



DEMANDE INTERNATIONALE PUBLIÉE EN VERTU DU TRAITE DE COOPERATION EN MATIERE DE BREVETS (PCT)

(51) Classification internationale des brevets ⁶ : D21H 11/18, D21C 5/00	A1	(11) Numéro de publication internationale: WO 96/24720
		(43) Date de publication internationale: 15 août 1996 (15.08.96)

(21) Numéro de la demande internationale: PCT/FR96/00205

(22) Date de dépôt international: 7 février 1996 (07.02.96)

(30) Données relatives à la priorité:

95/01460	8 février 1995 (08.02.95)	FR
95/11555	2 octobre 1995 (02.10.95)	FR

(71) Déposant (pour tous les Etats désignés sauf US): GENERALE SUCRIERE (FR/FR); 25, avenue Franklin-Roosevelt, F-75008 Paris (FR).

(72) Inventeurs; et

(75) Inventeurs/Déposants (US seulement): DINAND, Elisabeth (FR/FR); 5, rue Phillis-de-la-Charce, F-38000 Grenoble (FR). CHANZY, Henri (FR/FR); 37, rue Doyen-Gosse, F-38700 La Tronche (FR). VIGNON, Michel, R. (FR/FR); 47, chemin de Beauséjour, F-38240 Meylan (FR). MAUREAUX, Alain (FR/FR); 2, rue de la Forêt, Hameau Fumeçon, F-27930 Guichainville (FR). VINCENT, Isabelle (FR/FR); 131, avenue A.-Briand, F-27000 Evreux (FR).

(74) Mandataire: CABINET BONNET-THIRION; 95, boulevard Beaumarchais, F-75003 Paris (FR).

(81) Etats désignés: BR, CA, CN, JP, KR, SG, US.

Publiée

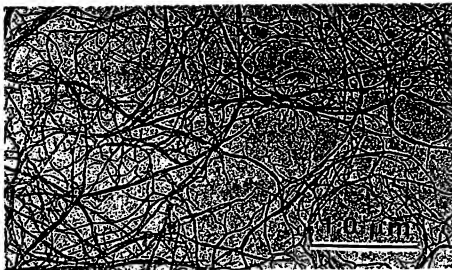
Avec rapport de recherche internationale.

(54) Title: MICROFIBRILLATED CELLULOSE AND METHOD FOR PREPARING SAME FROM PRIMARY WALL PLANT PULP, PARTICULARLY SUGAR BEET PULP

(54) Titre: CELLULOSE MICROFIBRILLÉE ET SON PROCÉDE D'OBTENTION A PARTIR DE PULPE DE VÉGÉTAUX A PAROIS PRIMAIRES, NOTAMMENT A PARTIR DE PULPE DE BETTERAVES SUCRIÈRES

(57) Abstract

A microfibrillated cellulose containing at least around 80 % of primary walls and loaded with carboxylic acids, and a method for preparing same, in particular from sugar beet pulp, wherein the pulp is hydrolysed at a moderate temperature of 60-100 °C; at least one extraction of the cellulose material is performed using a base having a concentration of less than 9 wt.%; and the cellulose residue is homogenised by mixing, grinding or any high mechanical shear processing, whereafter the cell suspension is fed through a small-diameter aperture, and the suspension is subjected to a pressure drop of at least 20 MPa and high-speed sheer action followed by a high-speed deceleration impact. Said cellulose is remarkable in that a suspension thereof can easily be recreated after it has been dehydrated.



(57) Abrégé

Cellulose microfibrillée caractérisée en ce qu'elle contient au moins environ 80 % de parois primaires et en ce qu'elle est chargée avec des acides carboxyliques, et son procédé d'obtention notamment à partir de pulpe de betteraves sucrières, ledit procédé étant caractérisé par: une hydrolyse de la pulpe à une température modérée de 60-100 °C; au moins une extraction du matériau cellulosique est effectuée avec une base dont la concentration est inférieure à 9 % en poids; une homogénéisation du résidu cellulosique par mixage ou broyage ou toute opération de cisaillement mécanique élevé, suivi de passage de la suspension de cellules à travers un orifice de petit diamètre, soumettant la suspension à une chute de pression d'au moins 20 MPa et à une action de cisaillement à vitesse élevée suivie d'un impact de décélération à vitesse élevée. La cellulose de l'invention est remarquable notamment en ce qu'elle peut aisément être remise en suspension une fois déshydratée.

UNIQUEMENT A TITRE D'INFORMATION

Codes utilisés pour identifier les Etats parties au PCT, sur les pages de couverture des brochures publiant des demandes internationales en vertu du PCT.

AT	Autriche	GB	Royaume-Uni	MW	Malawi
AU	Australie	GE	Géorgie	MX	Mexique
BB	Barbade	GN	Guinée	NE	Niger
BE	Belgique	GR	Grèce	NL	Pays-Bas
BF	Burkina Faso	HU	Hongrie	NO	Norvège
BG	Bulgarie	IE	Irlande	NZ	Nouvelle-Zélande
BJ	Bénin	IT	Italie	PL	Pologne
BR	Bésil	JP	Japon	PT	Portugal
BY	Belarus	KE	Kenya	RO	Roumanie
CA	Canada	KG	Kirghizistan	RU	Fédération de Russie
CF	République centrafricaine	KP	République populaire démocratique de Corée	SD	Soudan
CG	Congo	KR	République de Corée	SE	Suède
CH	Suisse	KZ	Kazakhstan	SG	Singapour
CI	Côte d'Ivoire	LJ	Liechtenstein	SI	Slovénie
CM	Cameroun	LK	Sri Lanka	SK	Slovaquie
CN	Chine	LR	Libéria	SN	Sénégal
CS	Tchécoslovaquie	LT	Lituanie	SZ	Swaziland
CZ	République tchèque	LU	Luxembourg	TD	Tchad
DE	Allemagne	LV	Lettonie	TG	Togo
DK	Danemark	MC	Monaco	TJ	Tadjikistan
EE	Estonie	MD	République de Moldova	TT	Trinité-et-Tobago
ES	Espagne	MG	Madagascar	UA	Ukraine
FI	Finlande	ML	Mali	UG	Ouganda
FR	France	MN	Mongolie	US	Etats-Unis d'Amérique
GA	Gabon	MR	Mauritanie	UZ	Ouzbékistan
				VN	Viet Nam

Cellulose microfibrillée et son procédé d'obtention à partir de pulpe de végétaux à parois primaires, notamment à partir de pulpe de betteraves sucrières

La présente invention concerne une nouvelle cellulose de parenchyme et son procédé d'obtention. Plus particulièrement la présente invention concerne une nouvelle cellulose microfibrillée et son procédé d'obtention à partir de pulpe de végétaux à parois primaires, notamment à partir de pulpe de betteraves sucrières après extraction du saccharose.

La cellulose est un produit de grande importance industrielle qui trouve de nombreuses applications. On peut citer parmi celles-ci:

- les applications alimentaires, comme épaississant, pour la stabilisation de dispersions, d'émulsions et de suspensions, pour des denrées à faible pouvoir calorique, pour des denrées à faible proportion de graisse ou de cholestérol, etc.;
- les applications industrielles, dans les peintures, le papier, le textile, l'agriculture, les cosmétiques, etc.;
- les applications pharmaceutiques, comme excipient de médicament, agent de contrôle du relargage, support de pommades ou de crèmes, agent de transit intestinal, etc.

Les celluloses connues jusqu'à présent présentent toutes des inconvénients.

Le WO 93/11182 de Weyerhæuser décrit une cellulose bactérienne ayant une structure réticulée. Outre le fait qu'elle est très onéreuse, une telle cellulose bactérienne peut occasionner des problèmes de contamination dans des applications alimentaires.

Le FR-A-2 472 628 de ITT INDUSTRIES décrit une cellulose microfibrillée, constituée essentiellement de parois secondaires, obtenue à partir de pâte de bois. Une telle cellulose ne peut être remise facilement en suspension une fois déshydratée. Ceci occasionne d'importants problèmes de stockage et de transport en raison du fait que les suspensions ont une teneur maximale en cellulose d'environ 4 %.

Essayant de pallier cet inconvénient, l'EP 120 471 de ITT INDUSTRIES décrit une cellulose microfibrillée à parois secondaires (car obtenue à partir de pâte de bois), redispersable, séchée, caractérisée par la présence d'un additif empêchant la formation de liaisons hydrogène entre les fibrilles de cellulose. La quantité d'additif est considérable puisqu'elle représente au moins 50 % en poids par rapport à la cellulose et de préférence au moins la même quantité que celle-ci. L'additif est par exemple un composé polyhydroxylé tel un sucre comportant de 5 à 6 atomes de carbone ou un glycol, un borate ou un phosphate alcalin, un solvant aprotique, un amine ou un composé d'ammonium quaternaire. Outre le fait que l'appellation de "cellulose" est impropre pour désigner un produit qui n'est constitué de cellulose que pour au plus la

moitié, une telle "cellulose" est d'un coût élevé et ne convient pas pour toutes les applications. De plus, sans ajout d'additif cette cellulose ne récupère, après séchage, que 2 à 20 % au maximum de sa viscosité initiale. Le maintien de la valeur de la viscosité exige la présence d'un additif en quantité pondérale sensiblement égale à celle de la cellulose.

L'EP-A-0 102 829 de Weibel décrit un procédé pour isoler simultanément les constituants cellulosiques et hémicellulosiques de la pulpe de betterave sucrière. Mais, de même que pour le FR-A-2 472 628 précité, la cellulose de parenchyme obtenue ne peut, une fois déshydratée, être remise facilement en suspension, occasionnant les mêmes problèmes de stockage et de transport.

Par ailleurs, la valorisation de résidus végétaux, notamment de la pulpe de betterave sucrière est une nécessité industrielle importante.

Un objet de la présente invention est de fournir une cellulose microfibrillée pouvant être remise en suspension après avoir été déshydratée sans ajout d'un additif.

Un objet de l'invention est encore de fournir une cellulose microfibrillée qui récupère, après séchage, la quasi totalité de sa viscosité initiale et ceci sans ajout d'additif.

Un autre objet de la présente invention est de fournir un procédé d'obtention de cellulose issu de la valorisation résidus végétaux à parois primaires, notamment de la pulpe de betterave sucrière.

La présente invention répond à ces trois objets.

D'autres objets et avantages de l'invention apparaîtront à la lecture de la description ci-après.

D'une manière générale, la cellulose native se présente toujours sous une forme microfibrillaire, ces microfibrilles étant plus ou moins associées dans des fibres, des parois et des membranes. Chaque microfibrille cellulosique est constituée d'un assemblage rigoureux de chaînes de cellulose parallèles, cet assemblage résultant du mode de biosynthèse de la cellulose. On considère généralement que les microfibrilles de cellulose ne comportent que peu de défauts le long de leur axe. Leurs propriétés mécaniques avoisinent les propriétés mécaniques théoriques de la cellulose : ténacité de l'ordre de 130 GPa et contrainte de rupture de l'ordre de 13 GPa. Les microfibrilles cellulosiques se présentent donc comme un matériau intéressant si l'on arrive à les dissocier et à les remettre en forme.

Les microfibrilles de cellulose sont habituellement fortement associées entre elles dans les parois ou les fibres. On distingue les parois secondaires dans lesquelles les microfibrilles sont organisées sous forme de nappes très orientées formant ainsi une fibre indissociable et les parois primaires dans lesquelles les microfibrilles sont déposées de

façon désorganisée. Le parenchyme est un exemple typique de tissus à paroi primaire. Alors qu'il est très difficile, voire impossible, de séparer sans les abîmer les microfibrilles de cellulose de parois secondaires, il est aisé de dissocier les microfibrilles de parois primaires, en raison non seulement de leur organisation plus lâche mais encore de ce que les polysaccharides interstitiels, souvent chargés, constituent un pourcentage important de ces parois.

Des exemples de parenchyme sont constitués par la pulpe de betterave sucrière, les citruses (citrons, oranges, pamplemousses) et la plupart des fruits et légumes. Un exemple de végétal à parois secondaires est le bois.

Par une opération mécanique de cisaillement, il est possible de démembrer les microfibrilles de parois primaires alors que cette même opération cassera les fibres de parois secondaires pour obtenir des microfibrilles. En d'autres termes, à partir de parois secondaires il n'est possible d'obtenir des microfibrilles qu'en cassant les fibres originelles.

La cellulose de paroi primaire se présente donc comme un matériau à potentiel intéressant.

La présente invention sera illustrée en référence à la pulpe de betterave.

Les pulpes de betteraves sont constituées principalement de parenchyme donc de cellules à parois primaires.

La composition pondérale de la pulpe de betterave sucrière à l'état solide peut varier selon l'origine des pulpes et les conditions de culture. Les pulpes renferment en général :

- 15 à 30 % de cellulose,
- 12 à 30 % de pectines,
- 12 à 30 % d'hémicelluloses,
- 2 à 6 % de protéines,
- 2 à 6 % de matières minérales,
- 2 à 6 % de lignine, de tannins, de polyphénols et d'ester ferulique.

Il a été déjà proposé de traiter de la pulpe de betterave sucrière pour isoler de la cellulose de cellules parenchymateuses. L'EP-A-0 102 829 précité concerne un tel procédé et décrit de :

- mettre en suspension de la pulpe de betterave dans un milieu aqueux acide ($\text{pH} < 4,5$) ou basique ($\text{pH} > 10,0$);
- chauffer la suspension à une température supérieure à 125°C (0,5 MPa);
- maintenir la suspension à une température supérieure à 125°C , pendant une période se situant entre 15 et 360 s;

- de soumettre la suspension chauffée à un cisaillement mécanique dans un réacteur tubulaire, suivi d'une détente rapide à travers des orifices de petites tailles dans une zone à pression atmosphérique;

5 - de filtrer la suspension et de récupérer d'une part la fraction insoluble qui contient la cellulose de parenchyme, d'autre part la fraction soluble (le filtrat) qui contient les hémicelluloses;

- de traiter la fraction cellulosique par blanchiment à l'hypochlorite de sodium et défibillation mécanique pour donner une pâte de cellulose de parenchyme constituée de fragments de parois cellulaires.

10 Ainsi que cela a été mentionné plus haut la cellulose obtenue selon le procédé de l'EP-A-0 102 829 ne peut, une fois déshydratée, être remise facilement en suspension.

La présente invention fournit un procédé d'obtention de cellulose microfibrillée à partir de pulpe de végétaux à parois primaires, notamment de pulpe de betterave sucrière après extraction du saccharose, comprenant les étapes de :

15 (a) hydrolyse acide ou basique de la pulpe, pour effectuer une extraction partielle des pectines et des hémicelluloses;

(b) récupération du résidu solide de la suspension provenant de l'étape (a);

(c) deuxième extraction, effectuée dans des conditions alcalines, du résidu de matériau cellulosique provenant de l'étape (b), obligatoirement si l'étape (a) est acide, facultativement si l'étape (a) est basique;

20 (d) le cas échéant, récupération du résidu de matériau cellulosique par séparation de la suspension provenant de l'étape (c);

(e) lavage du résidu provenant de l'étape (b) ou, le cas échéant, de l'étape (d);

(f) facultativement, blanchiment du matériau cellulosique provenant de l'étape (e);

25 (g) récupération du matériau cellulosique par séparation de la suspension provenant de l'étape (f);

(h) dilution dans l'eau du matériau cellulosique provenant de l'étape (g) pour obtenir entre 2 et 10% de matière sèche;

(i) homogénéisation de la suspension de cellules provenant de l'étape (h);

30 caractérisé en ce que

(j) l'étape (a) est effectuée à une température comprise entre environ 60°C et 100°C, de préférence, comprise entre environ 70°C et 95°C, mieux encore, égale à environ 90°C;

35 (jj) on effectue au moins une extraction alcaline du matériau cellulosique, ladite extraction alcaline étant effectuée avec une base, choisie de préférence parmi la soude et

la potasse, dont la concentration est inférieure à environ 9 % en poids, de préférence comprise entre environ 1 % et 6 % en poids;

(iii) l'homogénéisation de l'étape (i) est effectuée par mélange ou broyage ou toute opération de cisaillement mécanique élevé suivi de passage de la suspension de cellules à travers un orifice de petit diamètre, soumettant la suspension à une chute de pression d'eau moins 20 MPa et à une action de cisaillement à vitesse élevée suivie d'un impact de décélération à vitesse élevée.

Les dispositions (i), (ii) et (iii) sont nouvelles, et il sera montré plus loin qu'elles permettent d'obtenir une nouvelle cellulose de paroi primaire qui présente des propriétés structurales, morphologiques, chimiques et rhéologiques uniques.

Dans l'étape (a), on entend par "pulpes" de la pulpe humide, déshydratée, conservée par ensilage ou partiellement dépectinée.

L'étape d'extraction (a) peut être effectuée en milieu acide ou en milieu basique.

Pour une extraction acide, la pulpe est mise en suspensions dans une solution d'eau pendant quelques minutes de façon à homogénéiser la suspension acidifiée à un pH compris entre 1 et 3, de préférence entre 1,5 et 2,5, avec une solution concentrée d'acide tel que l'acide chlorhydrique ou l'acide sulfurique.

Pour une extraction basique la pulpe est ajoutée à une solution alcaline d'une base, par exemple de la soude ou de la potasse, de concentration inférieure à 9 % en poids, de préférence inférieure à 6 % en poids, mieux encore entre 1 et 2 % en poids. On pourra ajouter une faible quantité d'un agent antioxydant soluble dans l'eau, tel que le sulfite de sodium Na_2SO_3 , afin de limiter les réactions d'oxydation de la cellulose.

Selon l'invention, l'étape (a) est effectuée à une température "modérée", comprise entre environ 60°C et 100°C, de préférence comprise entre environ 70°C et 95°C, mieux encore, égale à environ 80°C. Ceci contraste avec les températures très élevées (>125°C) utilisées dans l'art antérieur. La durée de l'étape (a) est comprise entre environ 1 heure et environ 4 heures. Lors de l'étape (a) selon l'invention, il se produit une hydrolyse partielle avec libération et solubilisation des pectines et des hémicelluloses tout en préservant la masse moléculaire de la cellulose.

Dans l'étape (b), le résidu solide est récupéré à partir de la suspension provenant de l'étape (a).

Dans le cas où la première extraction (a) est une hydrolyse acide, il faut obligatoirement procéder à la deuxième étape d'extraction (c) qui est, elle, effectuée dans des conditions basiques. Dans le cas où la première extraction (a) est une hydrolyse basique, la deuxième étape d'extraction (c) est facultative.

Donc, si nécessaire, le résidu de matériau cellulosique provenant de l'étape (b) subit, dans l'étape (c) une deuxième extraction. Celle-ci est une extraction alcaline.

Selon la présente invention, il y a par conséquent toujours au moins une extraction alcaline dans le procédé.

Selon la présente invention, toute extraction alcaline - à savoir l'extraction alcaline de l'éventuelle étape (c) et/ou l'extraction de l'étape (a), si elle est basique - doit être effectuée avec une base, ladite base étant choisie de préférence parmi la soude et la potasse, dont la concentration est inférieure à environ 9 % en poids, de préférence comprise entre environ 1 % et environ 6 % en poids.

La demanderesse a constaté qu'en effectuant chaque étape d'extraction alcaline selon les dispositions de l'invention on évite la transformation irréversible:

cellulose I \longrightarrow cellulose II

Une telle transformation détruirait la structure microfibrillaire qui est nécessaire pour obtenir les propriétés spécifiques au produit de l'invention.

La durée de toute étape d'extraction alcaline est comprise entre environ 1 et environ 4 heures, elle est de préférence égale à environ 2 heures.

Dans l'étape (d) le résidu solide est récupéré à partir de l'éventuelle étape (c).

Dans l'étape (e) le résidu provenant de l'étape (b) ou (d) est lavé abondamment à l'eau afin de récupérer le résidu de matériau cellulosique.

Selon l'invention, on garde un certain pourcentage de polysaccharides acides non cellulosiques (pectines, hémicelluloses) à la surface des microfibrilles de cellulose, ce qui a pour effet notamment de les empêcher de s'associer entre elles. Ce pourcentage de polysaccharides acides sera en général inférieur à environ 30 % en poids, de préférence inférieur à 5 % en poids. Une quantité de polysaccharides acides trop importante nécessiterait des durées d'homogénéisation trop longues, toutefois, selon l'invention, ce pourcentage ne doit pas atteindre 0.

Le matériau cellulosique de l'étape (e) est ensuite facultativement blanchi, dans l'étape (f), par exemple au chlorite de sodium, à l'hypochlorite de sodium, au peroxyde d'hydrogène à raison de 5-20 % sur matière sèche, etc., d'une manière connue en soi. Différentes concentrations peuvent être utilisées, à des températures comprises entre environ 18°C et 80°C, de préférence entre environ 50°C et 70°C. La durée de l'étape (f) est comprise entre environ 1 heure et environ 4 heures, de préférence entre environ 1 et environ 2 heures. On obtient alors un matériau cellulosique contenant entre 85 et 95 % en poids de cellulose.

La suspension provenant de l'étape (e), éventuellement blanchie dans l'étape (f), est, dans l'étape (h), rediluée dans de l'eau à raison de 2 à 10 % de matière sèche, puis elle est envoyée à l'étape (i) qui est effectuée, selon l'invention, par mixage ou broyage ou par toute opération de cisaillement mécanique élevé, suivi de passage de la suspension de cellules à travers un orifice de petit diamètre, soumettant la suspension à une chute de pression d'au moins 20 MPa et à une action de cisaillement à vitesse élevée suivie d'un impact de décélération à vitesse élevée.

Le mixage ou broyage est, par exemple, effectué par passage au mixeur ou broyeur pendant une durée allant de quelques minutes à environ une heure, dans un appareil de type tel un WARING BLENDOR équipé d'une hélice à quatre pales ou broyeur à meule ou tout autre type de broyeur, tel un broyeur colloïdal, dans les conditions suivantes : la concentration en cellulose matière sèche est comprise entre 2 et 10 % en poids. Au cours du mixage ou broyage se produit un échauffement de la suspension. Le récipient est équipé de préférence d'un système de nervures déflectrices par lequel le liquide est renvoyé vers les pales de l'hélice situées au centre du récipient.

L'homogénéisation proprement dite sera avantageusement effectuée dans un homogénéisateur du type MANTON GAULIN dans lequel la suspension est soumise à une action de cisaillement à vitesse et à pression élevées dans un passage étroit et contre un anneau de choc. Les conditions d'homogénéisation sont les suivantes : la concentration en pulpes sèches de la suspension à homogénéiser est, après mixage ou broyage, comprise entre 2 et 10 % en poids. La suspension est introduite dans l'homogénéiseur de préférence après préchauffage à une température comprise entre 40 et 120°C, de préférence comprise entre 85 et 95°C. La température de l'opération d'homogénéisation est maintenue entre 95 et 120°C, de préférence supérieure à 100°C. La suspension est soumise dans l'homogénéisateur à des pressions comprises entre 20 et 100 MPa, et de préférence supérieures à 50 MPa.

L'homogénéisation de la suspension cellulosique est obtenue par un nombre de passages pouvant varier entre 1 et 20, de préférence entre 2 et 5, jusqu'à obtention d'une suspension stable.

Il faut noter que l'homogénéisation selon la présente invention a une fonction différente de celle des brevets ITT INDUSTRIES précités FR-A-2 472 628 et EP 120 471. En effet, dans le procédé de la présente invention l'étape d'homogénéisation a pour fonction de démêler sans les casser les microfibrilles, alors que dans les brevets ITT INDUSTRIES susmentionnés cette même étape a pour fonction de casser les fibres des parois secondaires pour obtenir des microfibrilles.

L'opération d'homogénéisation de l'étape (i) sera avantageusement suivie d'une opération de cisaillement mécanique élevé, par exemple dans un appareil tel l'ULTRA TURRAX de SYLVERSON.

5 La demanderesse a constaté que le traitement est d'autant plus efficace que la concentration en matière sèche de la suspension à homogénéiser est plus élevée et que la température d'homogénéisation est plus élevée. C'est-à-dire que lorsque la concentration en cellulose augmente, le nombre de passages nécessaires diminue. Cependant, on sera limité par la viscosité de la suspension en cours de traitement qui dépend directement de la concentration de la suspension traitée. En effet, l'appareil n'est pas, de par sa conception,
10 adapté pour travailler avec des suspensions trop visqueuses.

La demanderesse a constaté qu'il existe des clapets spéciaux pour broyage cellulaire qui permettent de diminuer le nombre de passages nécessaires. Par ailleurs, le nombre de passages sera réduit si l'on ajoute à la suspension à homogénéiser des agents dispersants, suspensioïdes ou épaississants solubles dans l'eau tels que la
15 carboxyméthylcellulose, des éthers celluliques, des polysaccharides gélifiants (guar, caroube, alginates, carraghénanes, xanthane et leurs dérivés).

Par ailleurs, les pulpes de betteraves renferment de 4 à 6 % de composés minéraux insolubles dans l'eau.

Parmi les composés minéraux présents dans les pulpes de betterave, on trouve
20 des résidus du sol, des cailloux de taille relativement importante (>1 mm). Parmi ces composés minéraux insolubles, la demanderesse a mis en évidence la présence de cristaux de silice et d'oxalate de calcium monohydrate. Ce dernier se trouve à l'intérieur de cellules qui sont localisées en général dans les faisceaux libéro-ligneux, à proximité des vaisseaux. Ces cristaux d'oxalate de calcium sont contenus dans certaines cellules et
25 correspondent à une forme de stockage du calcium par la plante. La nature, les quantités et les proportions de ces minéraux peuvent varier avec le sol de culture de la plante, la variété de betterave, le climat pendant la croissance, etc.

La présence de tels cristaux d'oxalate de calcium pose un problème lors de l'étape d'homogénéisation car ils sont très abrasifs et il est préférable de les éliminer ou tout du moins de réduire fortement leur teneur. Une telle élimination peut être effectuée par un
30 traitement en milieu acide, par exemple l'acide chlorhydrique, tel un traitement d'extraction acide tel celui qui peut être effectué dans l'étape (a) (si naturellement celle-ci est effectuée dans des conditions acides), qui permet de transformer l'oxalate de calcium monohydrate en acide oxalique et en chlorure de calcium solubles dans l'eau.

35 L'élimination de l'oxalate de calcium peut également être effectuée par un broyage mécanique et un tamisage. La demanderesse a ainsi constaté que la concentration en

résidus minéraux pouvait être diminuée en procédant, avant l'étape (a), à un broyage et un tamisage de la pulpa déshydratée pour ne conserver que la fraction ayant une granulométrie comprise entre environ 20 μm et 1000 μm , de préférence entre 75 μm et environ 600 μm .

5 Dans le cas où le résidu cellulosique contiendrait, après extraction basique ou après blanchiment, une quantité non négligeable de cristaux d'oxalate de calcium libres ou à l'intérieur des cellules, on peut procéder à un broyage humide modéré, par exemple dans un mixeur de type WARING BLENDOR ou tout autre broyeur, ce qui permet de faire éclater les cellules, suivi d'une filtration ou d'un tamisage sur tamis approprié. L'ouverture
10 du tamis sera aisément déterminée par l'homme de l'art, par exemple entre 20 et 75 μm , telle une ouverture de 75, 60, 40 ou 20 μm , selon l'importance du mixage ou broyage, c'est-à-dire selon la taille des fragments de cellules obtenus, et la faisabilité industrielle.

Un autre moyen pour éliminer l'oxalate de calcium gênant est de procéder à un traitement d'oxydation, par exemple avec de l'ozone ou du peroxyde d'hydrogène, associé
15 à un traitement de blanchiment dans l'étape (f).

Afin d'éliminer les cristaux d'oxalate de calcium, on peut également effectuer un blanchiment dans l'étape (f) avec de l'ozone ou du peroxyde d'hydrogène.

Tous ces moyens d'élimination des cristaux d'oxalate de calcium, ou tout du moins de réduction de la teneur en de tels cristaux, peuvent être combinés entre eux ou utilisés
20 isolément, comme cela sera aisément déterminé par l'homme de l'art dans chaque cas particulier.

La cellulose microfibrillée obtenue par le procédé de la présente invention est constituée de cellulose I.

Elle est caractérisée en ce qu'elle contient au moins environ 80 %, plus généralement au moins environ 85 %, de parois primaires, et en ce qu'elle est chargée
25 avec des acides carboxyliques. Par "acides carboxyliques", il faut entendre les acides carboxyliques simples, leurs polymères et leurs sels. Ces acides carboxyliques sont en général des acides uroniques, tels l'acide galacturonique et l'acide glucuronique.

La cellulose microfibrillée de la présente invention est remarquable en ce qu'elle est
30 capable, après déshydratation, d'être remise en suspension.

La cellulose microfibrillée de l'invention possède une cristallinité de 15 à 50 %.

Elle est constituée de microfibrilles ayant une section comprise entre environ 2 et environ 4 nm.

La cellulose microfibrillée de la présente invention forme des suspensions stables,
35 de type cristaux liquides, constituée de domaines nématiques.

La cellulose microfibrillée de la présente invention présente un groupe de propriétés intéressantes :

- propriétés rhéologiques uniques qui permettent d'obtenir des suspensions stables à des pH dans l'intervalle de 2 à 12 et dans une gamme de température de 0 à 100°C à une concentration de 0,2 % minimum et ayant l'aspect d'un gel à des concentrations supérieures à 1 %.

La cellulose de la présente invention a, à 1 % de MS (matières sèches) dans l'eau, un comportement de gel faible. On remarque en effet, lors de l'étude du comportement viscoélastique du produit en oscillation, que G' et G'' sont stables dans le domaine de fréquence et que $G' = 5G''$, G' étant la composante élastique du système et G'' étant la composante visqueuse. Il faut souligner que le xanthane, par exemple, n'a pas ce comportement de gel. La viscosité de la cellulose de la présente invention à 20°C est bien supérieure à celle du xanthane à 20°C et équivalente à celle du xanthane à 80-90°C.

En ce qui concerne la viscosité, à un taux de 2 % dans l'eau, la cellulose de la présente invention a un gradient de cisaillement de $1,8 \text{ s}^{-1}$, à une viscosité équivalente à la CMC haute viscosité à une concentration identique ($\approx 20\,000 \text{ mPa.s}$). La cellulose de la présente invention a une viscosité bien supérieure au xanthane ($\approx 7000 \text{ mPa.s}$). Un mélange de 1,8 % de cellulose de la présente invention et de 0,2 % de CMC dans l'eau a des propriétés rhéologiques intéressantes car la solution atteint des viscosités supérieures à $25\,000 \text{ mPa.s}$.

La cellulose de la présente invention est un produit rhéofluidifiant et thixotrope.

- propriétés physiques et chimiques uniques en ce que la cellulose est constituée majoritairement de cellulose à laquelle est associé un taux de pectines ou d'hémicelluloses résiduelles qui entraînent des propriétés physiques et chimiques particulières. La cellulose selon l'invention est constituée de microfibrilles plus ou moins individualisées, qui sont du type native ou cellulose I.

- très grande réactivité chimique, très grande surface accessible;
- excellent pouvoir de rétention d'eau;
- pouvoir suspensif élevé;
- pouvoir épaississant.

La cellulose de l'invention peut, une fois obtenue par le procédé ci-dessus, être concentrée, de préférence à un taux d'environ 50 % de matières sèches, par précipitation, par exemple dans un alcool, tel l'éthanol, l'isopropanol ou tout autre alcool semblable, par un processus de congélation-décongélation, par opération de pressage du type passage sur un filtre presse (ce qui ne peut être obtenu pour les autres hydrocolloïdes tels que le xanthane, la CMC, etc.), par filtration, par déshydratation, par dialyse contre une solution

hygroscopique dont la taille des molécules est supérieure à la taille des pores de la membrane utilisée ou bien par tout autre procédé connu de l'homme de l'art permettant de concentrer de telles suspensions.

La cellulose issue du procédé selon l'invention ou après une étape de concentration peut être séchée de façon plus ou moins poussée par évaporation, déshydratation, séchage basse température en humidité contrôlée, séchage par atomisation, séchage sur cylindres, lyophilisation ou méthode du point critique, ou tout autre procédé permettant d'obtenir le produit à l'état secondaire. Les conditions de séchage basse température en humidité contrôlée sont particulièrement avantageuses en ce sens qu'elles sont douces et peu coûteuses en énergie.

Contrairement au brevet ITT INDUSTRIES EP 120 471 où, sans ajout d'additif, la structure microfibrillée ne récupère après séchage qu'au plus de 2 % à 20 % au maximum de sa viscosité initiale (page 4, lignes 38-42), la cellulose de la présente invention récupère sans ajout d'additif la quasi totalité de sa viscosité initiale après séchage.

La cellulose de la présente invention présente en outre des propriétés filmogènes et de renfort intéressantes.

En effet, lorsque l'on applique une suspension de microfibrilles selon l'invention sur une surface, par exemple une surface métallique, en verre, en céramique, etc., et que l'on laisse sécher, les microfibrilles forment un film à la surface.

La cellulose de la présente invention étalée en couche mince, forme un film en sé déshydratant. Les propriétés de ce film ont été déterminées par mesure du Module d'Young corrigé (Ecor), ce qui donne la rigidité du système. Par exemple, à 25 % d'humidité, on a Ecor = 2500 à 3000 MPa.

On peut aussi traiter des feuilles de papier humides lors de leur fabrication par une suspension de cellulose selon l'invention, améliorant ainsi leurs propriétés physiques, notamment leur résistance à la traction.

Dans le domaine non alimentaire, on peut encore citer de nombreuses applications potentielles de la cellulose de la présente invention :

- pour les peintures, elle constitue un bon épaississant en phase aqueuse, en remplacement, par exemple, des hydroxy-propyl-celluloses;
- ses propriétés filmogènes et de renfort peuvent être utilisées dans les latex destinés aux peintures, à la papeterie, aux revêtements adhésifs, etc.

L'incorporation de 1 à 15 % de cellulose microfibrillée dans du latex (et autres produits hydrosolubles) ou des composés thermoplastiques ou des acétates de cellulose après transformation de surface permet d'améliorer notablement le module d'élasticité et la résistance à la traction.

- agent épaississant pouvant être utilisé dans les boues de forage;

Dans le domaine cosmétique et paramédical, la cellulose microfibrillée de la présente invention constitue un épaississant compétitif par rapport au Carbopol ou autres épaississants utilisés dans ce domaine. Ce produit présente l'avantage d'être moins collant
5 que les autres, ce qui améliore considérablement la rinçabilité des produits et il est de contact plus agréable.

Dans le domaine de la papeterie, on peut citer :

- l'utilisation des propriétés de renfort de la cellulose microfibrillée par introduction dans la masse de pâte à papier;

- l'utilisation combinée des propriétés épaississantes, de renfort et filmogènes de la cellulose microfibrillée dans le couchage de certains papiers spéciaux. La cellulose offre en outre des propriétés barrières intéressantes.

On peut également déposer la cellulose de l'invention à la surface d'une feuille de papier, ce qui améliore l'opacité et l'uniformité de la surface du papier.

La cellulose de l'invention peut être appliquée seule ou avec d'autres composés tels des pigments et des charges, utilisés habituellement en papeterie.

On utilisera, par exemple, les propriétés de renfort de la cellulose par introduction dans la masse de pâte à papier.

Dans le domaine alimentaire :

- la cellulose microfibrillée a des propriétés de stabilisateur d'émulsion, de support d'arômes, de gélifiant et surtout d'épaississant;

- elle pourra être utilisée en remplacement ou en synergie avec d'autres produits épaississants déjà utilisés dans tout ce secteur tels le xanthane, les CMC, les celluloses microcristallines.

L'utilisation en synergie est particulièrement intéressante au niveau économique. Elle permet en effet, à propriétés égales, d'utiliser beaucoup moins de produits.

Comme exemples d'applications de la cellulose microfibrillée dans le domaine alimentaire, on peut citer les substituts de matières grasses, la stabilisation de mayonnaises, de sauces pour salades, et en général toutes émulsions, les crèmes glacées, les crèmes fouettées, les épaississants pour boissons de tous types, les pâtes à tartiner, les pâtes à frire ou à levées, les desserts lactés, les produits carnés, etc.

A effet rhéologique égal, la cellulose de la présente invention est très sensiblement moins chère que le xanthane et que la cellulose bactérienne.

La présente invention sera illustrée plus en détail dans les Exemples non limitatifs suivants en référence aux Figures annexées dans lesquelles :

- la Figure 1 est une photographie prise au microscope optique de cellules de parenchyme individualisées;
- la Figure 2 est une photographie de cellulose native (cellulose I) prise au microscope électronique à transmission;
- 5 - la Figure 3 est une photographie de cellulose II prise au microscope électronique à transmission;
- la Figure 4 est une photographie prise au microscope électronique à transmission de paroi cellulaire avant homogénéisation dans un homogénéisateur Gaulin;
- la Figure 5 est une photographie prise au microscope électronique à transmission
- 10 de microfibrilles individualisées après homogénéisation dans un homogénéisateur Gaulin (6 passages);
- la Figure 6 est une photographie prise au microscope électronique à transmission de microfibrilles individualisées après homogénéisation dans un homogénéisateur Gaulin (10 passages).

15 EXEMPLE 1 : Purification des pulpes de betterave

Les pulpes déshydratées correspondant à des betteraves récoltées dans la région de Nassandres, France, sont remises en suspension dans de l'eau déionisée. Afin d'obtenir une meilleure hydratation, on utilise un mixeur de type WARING BLENDOR équipé d'une hélice à quatre pales, et on mixe de façon intermittente pendant 45 minutes. La suspension

20 est acidifiée par addition d'une solution de H_2SO_4 jusqu'à pH = 2. Cette suspension est maintenue à température ambiante (25°C) pendant 15 minutes puis portée à 80°C pendant 2 heures sous agitation mécanique constante. Cette suspension est ensuite filtrée sur tamis métallique et lavée abondamment à l'eau. Le résidu solide après lavage est extrait par une solution alcaline. Il est remis en suspension dans une solution de soude de

25 concentration appropriée de façon à obtenir une concentration finale de soude de 2 % en poids et un pourcentage de matière sèche de 2,5 % en poids par rapport au liquide total. On y ajoute 0,1 % en poids environ de bisulfite de sodium (Na_2SO_3) par rapport au liquide total. On porte cette suspension à 80°C pendant 2 heures sous agitation mécanique constante. Après ce traitement, on effectue une filtration sur tamis de 0,6 mm. On lave le

30 résidu solide à l'eau jusqu'à obtenir un filtrat neutre.

Après ce lavage, le résidu solide est remis en suspension à 2,5 % dans une solution de chlorite de sodium ($NaClO_2$) à 3,4 g/l, tamponnée par un mélange de soude et d'acide acétique à un pH = 4,9. Cette suspension est portée à 70°C pendant 3 heures sous agitation mécanique constante. Par la suite, la suspension est filtrée sur tamis en inox puis

35 rincée à l'eau, jusqu'à l'obtention d'un filtrat incolore. Un résidu cellulosique gris clair, de 3 à

5 % en poids sec peut être obtenu par filtration sous pression réduite à l'aide d'un entonnoir de Büchner.

La composition en sucres neutres du résidu solide est obtenue par une analyse chimique basée sur la caractérisation en chromatographie en phase gazeuse des acétates d'alditols obtenus après hydrolyse acide des polysaccharides, réduction et acétylation des sucres monomères. L'identification des acétates d'alditols est réalisée en CPG et le dosage des sucres est effectué en utilisant le myo-inositol comme étalon interne, en tenant compte des facteurs de réponse spécifiques à chacun des alditols. Le chromatographe utilisé est un HEWLETT-PACKARD 5890 avec un détecteur à ionisation de flamme, relié à un intégrateur HEWLETT-PACKARD 3395. On utilise une colonne SP 2380 (0,53 mm x 25 m), et l'azote U comme gaz vecteur.

Les acétates d'alditols sont élués avec des temps de rétention caractéristiques de la colonne. Des études ont été faites pour connaître le facteur de réponse relatif à chaque acétate d'alditol. Connaissant l'aire et la quantité d'inositol de départ, on peut d'après la surface des pics de chacun des acétates d'alditols, en déduire la quantité des oses correspondants, et calculer les pourcentages en poids de chaque sucre neutre monomère obtenu par rapport à la masse totale de sucres neutres de l'échantillon étudié. Le glucose provient presque entièrement de l'hydrolyse de la cellulose ; le pourcentage de glucose donne ainsi une indication sur la pureté de la cellulose de l'échantillon. Les autres sucres neutres sont principalement le xylose, le galactose, le mannose, l'arabinose et le rhamnose, ils donnent une estimation sur les quantités de pectines et d'hémicelluloses résiduelles.

Le dosage chimique du résidu cellulosique obtenu indique un pourcentage de 85 % de glucose.

EXEMPLE 2 : Purification des pulpes de betterave

Toute la série de traitements de l'Exemple 1 a été répétée en ajoutant après le traitement par le chlorite de sodium et les rinçages correspondants, un second traitement au chlorite de sodium identique au premier. On obtient ainsi un résidu cellulosique blanchâtre dont la composition chimique en sucre neutre a peu varié au cours du deuxième blanchiment. Le dosage chimique indique un pourcentage de 85 % de glucose du résidu cellulosique obtenu.

EXEMPLE 3 : Purification des pulpes de betterave

Les pulpes déshydratées sont remises en suspension dans de l'eau déionisée, puis soumises à une hydrolyse acide selon le procédé décrit dans l'Exemple 1. On filtre et on lave à l'eau afin d'éliminer les pectines et hémicelluloses solubilisées. Le résidu solide est ensuite extrait par une solution alcaline selon le procédé décrit dans l'Exemple 1. Ce traitement alcalin est répété une deuxième fois. Le résidu solide est lavé à l'eau jusqu'à

obtenir un filtrat neutre, avant d'effectuer deux blanchiments successifs par le chlorite de sodium selon la procédé décrit dans l'Exemple 1. Le dosage chimique indique un pourcentage de 89 % de glucose.

Les Exemples 1, 2 et 3 montrent que plus le nombre d'extractions est important, plus la cellulose du résidu est pure.

EXEMPLE 4 : Purification des pulpes de betterave

Toute la série de traitements de l'Exemple 1 a été répétée en substituant la solution d'acide sulfurique par une solution d'acide chlorhydrique pour amener le pH de la suspension à pH = 2.

On obtient un pourcentage de 90 % de glucose de résidu cellulosique, similaire à celui obtenu dans l'Exemple 3.

EXEMPLE 5 : Purification des pulpes de betterave

Les pulpes déshydratées sont remises en suspension dans de l'eau déionisée. Afin d'obtenir une meilleure hydratation, on utilise un mixeur de type WARING BLENDOR équipé d'une hélice à quatre pales, et on mixe de façon intermittente pendant 45 minutes. La suspension est ensuite rendue alcaline par addition d'une solution de soude de concentration appropriée de façon à obtenir une concentration finale en soude de 2 % en poids et un pourcentage de matière sèche de 2,5 % en poids par rapport au liquide total. On y ajoute 0,1 % en poids environ de bisulfite de sodium (Na_2SO_3) par rapport au liquide total. On porte cette suspension à 80°C pendant 2 heures sous agitation mécanique constante. Après ce traitement, on effectue une filtration sur tamis de 0,6 mm. On lave le résidu solide à l'eau jusqu'à obtenir un filtrat neutre. Ce traitement alcalin est répété une deuxième fois. On lave le résidu solide à l'eau jusqu'à obtenir un filtrat neutre, avant d'effectuer deux blanchiments successifs par le chlorite de sodium selon le procédé décrit dans l'Exemple 1.

Le dosage chimique indique un pourcentage de 87 % de glucose.

EXEMPLE 6 : Purification des pulpes de betterave

On effectue toute la série de traitements de l'Exemple 5, avec trois traitements alcalins successifs avec une solution de soude de concentration appropriée de façon à obtenir une concentration finale en soude de 2 % en poids, au lieu de deux traitements comme dans l'Exemple 5. Le résidu solide est ensuite lavé à l'eau jusqu'à obtenir un filtrat neutre, avant d'effectuer deux blanchiments successifs par le chlorite de sodium selon le procédé décrit dans l'Exemple 1.

Le dosage chimique indique un pourcentage de 92 % de glucose.

EXEMPLE 7 : Purification des pulpes de betterave

On effectue toute la série de traitements de l'Exemple 5, en remplaçant les deux traitements alcalins à la soude par deux traitements successifs avec une solution de potasse de concentration appropriée de façon à obtenir une concentration finale en potasse de 2 %. Le résidu solide est ensuite lavé à l'eau jusqu'à obtenir un filtrat neutre, avant d'effectuer deux blanchiments successifs par le chlorite de sodium selon le procédé décrit dans l'Exemple 1. On obtient, en utilisant la potasse, des résidus cellulosiques de pureté similaire à celle obtenue avec de la soude.

EXEMPLE 8 : Influence de la concentration en soude

La pulpe déshydratée a été remise en suspension dans l'eau déionisée par un mixage identique à celui décrit dans l'Exemple 1. La suspension ainsi obtenue est portée à reflux pendant 20 minutes puis filtrée sur tamis de 0,6 mm. Le résidu solide est alors remis en suspension dans une solution de soude de concentration appropriée de façon à obtenir une concentration finale en soude de 2 % ou 8 % en poids et un pourcentage de matière sèche de 2,5 % en poids par rapport au liquide total. Cette suspension est maintenue sous agitation magnétique pendant trois heures à 20°C. Après ce traitement, on effectue une filtration sur tamis de 0,6 mm et un lavage à l'eau jusqu'à obtenir un filtrat neutre.

Après cette extraction, les pourcentages en glucose obtenus pour un traitement avec de la soude à 2 % ou à 8 % sont rapportés dans le Tableau I :

TABLEAU I

Effet de la concentration de soude sur la pureté du résidu cellulosique

Concentration de soude		% de glucose
en poids	molaire	en poids
2 %	0,5 M	48
8 %	2 M	58

On voit ainsi qu'au cours de la première extraction alcaline, l'utilisation d'une soude plus concentrée se traduit par une cellulose d'une meilleure pureté.

EXEMPLE 9 : Influence de la concentration en soude

La pulpe déshydratée a été traitée selon l'Exemple 6. Le résidu cellulosique ainsi purifié donne après filtration sous pression réduite à l'aide d'un entonnoir de Büchner une pâte à 4 % que l'on traite simultanément et de manière similaire dans huit expériences distinctes. On ajoute à 0,6 gramme de cet échantillon 50 ml d'une solution de soude à 2 %, 7 %, 9 %, 9,5 %, 10 %, 12 %, 14 % et 17 % en poids. Le traitement est effectué à la

température $T = 20^{\circ}\text{C}$ sous agitation magnétique constante pendant deux heures. Après neutralisation par l'acide chlorhydrique et dialyse de ces suspensions contre de l'eau distillée, le résidu est séché à l'étuve à 50°C dans de petits récipients, de façon à obtenir des films fins des résidus cellulosiques de chaque expérience.

5 Dans d'autres essais, une goutte de suspension après dialyse est déposée sur une grille de microscope électronique puis séchée avant d'être observée.

Les études aux rayons X montrent que les films résultant de cellulose traitée par des solutions de soude de 2 à 9 % en poids diffractent de façon identique à la cellulose de départ. On les identifie comme étant de la cellulose I (interférences à 0,54 nm, 0,4 nm et 10 0,258 nm) ayant un taux de cristallinité de l'ordre de 35 %. Par contre, pour les films de cellulose traitée par la soude à des concentrations de 9,5 % et au-dessus, un spectre caractéristique de cellulose II est obtenu. Il se caractérise en particulier par des interférences à 0,7 nm, 0,44 nm, 0,4 nm et 0,258 nm.

On constate par observation au microscope électronique, que les échantillons qui 15 ont été traités dans la soude de 2 à 9 % se présentent sous forme d'assemblage de microfibrilles de cellulose lisses et enchevêtrées capables de glisser l'une contre l'autre (Figure 2). Par contre, après passage dans la soude à 9,5 % et au-dessus, l'échantillon s'est aggloméré sous forme de grains de microgels constitués d'éléments soudés entre eux (Figure 3). Cette cellulose transformée n'a plus les propriétés caractéristiques de la 20 cellulose de l'invention.

Pour préserver les propriétés particulières de la cellulose de l'invention, il faudra conserver la structure cristalline de la cellulose native ; donc, si l'on utilise une solution de soude lors de l'extraction alcaline, ne jamais dépasser une concentration de 9 %.

EXEMPLE 10 : Elimination de la matière minérale

25 La pulpe séchée, avant d'être réhydratée, a été passée dans un broyeur à meule équipé d'une grille de 1 mm pendant dix minutes. Un tamisage sur des tamis de 600 et 75 μm , à la sortie du broyeur permet de récupérer une fraction de particules de taille inférieure à 75 μm et une autre fraction très majoritaire entre 75 et 600 μm . Après calcination à 560°C pendant 8 heures, la masse de cendres est rapportée à la masse 30 initiale de l'échantillon introduit. On obtient ainsi les taux de cendres pour chaque fraction : entre 75 et 600 μm , on isole une fraction qui comprend 5 % de matière minérale et en dessous de 75 μm , une fraction avec 12 % de matière minérale.

On constate ainsi que ce broyage suivi d'un tamisage permet d'obtenir une fraction appauvrie en matière minérale.

EXEMPLE 11 : Elimination de la matière minérale

Les résidus issus des purifications décrites dans les Exemples 1 à 7 ont été mixés dans un WARING BLENDOR à la plus forte vitesse pendant trois minutes après l'étape de blanchiment, puis filtrés sur un tamis de 25 μ m. L'efficacité d'un tel traitement est observable au microscope optique car les cristaux d'oxalate de calcium ont la particularité d'être très biréfringents lorsqu'ils sont observés en lumière polarisée. Avant le traitement, on observe de nombreux cristaux entre les cellules sur le fond de la plaque d'observation ainsi que des cristaux à l'intérieur de certaines cellules. A l'issue de ce traitement, il n'y a plus de cristaux observables entre les cellules sur le fond des plaques.

Cet exemple montre que selon l'importance du mixage et l'abondance des lavages sur tamis de porosité appropriée, on arrive à éliminer ces cristaux.

EXEMPLE 12 : Effet de l'homogénéisation

Les suspensions issues des traitements décrits dans les Exemples 1 à 7 sont des suspensions de cellules purifiées, constituées principalement de cellulose. Une observation au microscope montre que ce sont des cellules plus ou moins individualisées. Ces suspensions sont passées dans un homogénéisateur GAULIN à 40 MPa quinze fois consécutives à une concentration de 2 % après un préchauffage de une heure à 60°C. La température augmente rapidement jusqu'à atteindre 80 à 100°C.

Dans l'homogénéisateur, la suspension purifiée est poussée dans un conduit par un piston à vitesse élevée puis elle passe à travers un orifice de petit diamètre dans lequel la suspension est soumise à une chute de pression importante puis elle est projetée contre un anneau de choc. La conjugaison de ces deux phénomènes, chute de pression et impact de décélération, produit une action de cisaillement et l'individualisation des microfibrilles de cellulose. En faisant passer plusieurs fois la suspension par l'orifice, on obtient une suspension stable de microfibrilles de cellulose individualisées. Ceci apparaît clairement par observation au microscope optique ou électronique. Sur la photo 4 apparaît nettement la structure d'enchevêtrement de microfibrilles de cellulose constituant la paroi primaire des cellules de parenchyme de la betterave. Sur la photo 5, on peut voir les microfibrilles de cellulose plus ou moins séparées les unes des autres. Cet effet d'individualisation est directement conséquent au traitement d'homogénéisation dans l'homogénéisateur Gaulin.

Les échantillons ainsi traités sont des suspensions de microfibrilles individualisées et ont l'aspect d'un gel.

La cellulose obtenue présente au moins 90 % de parois primaires.

Son pourcentage de cristallinité, observé aux Rayons X, est de 33 %.

L'observation au microscope électronique indique que la section moyenne des microfibrilles est de 2 à 4 nm et que leur longueur est supérieure à 7 μm , et pouvant atteindre une longueur de 15-20 μm .

EXEMPLE 13 : Effet de l'homogénéisation (temps)

5 Les pulpes de betterave ont été traitées selon l'Exemple 3 puis mixées dans un WARING BLENDOR trois minutes à grande vitesse, et séparées en trois parties. La première est conservée telle quelle, la seconde est passée à 6 reprises dans l'homogénéisateur GAULIN à 50 MPa, la troisième est soumise à 10 passages à 50 MPa. La Figure 6 montre bien les microfibrilles individualisées après 10 passages dans un

10 homogénéiseur GAULIN.

Ces suspensions sont étudiées à l'aide d'un rhéomètre CARRI-MED CSL50 avec une géométrie cône-plan. Le seuil d'écoulement correspond à la contrainte minimale à appliquer pour obtenir une valeur de viscosité, valeur directement liée à la force du gel. La suspension obtenue est aussi caractérisée par la valeur de viscosité au gradient de cisaillement de 57,6 s^{-1} . Les résultats obtenus pour les trois suspensions étudiées à une

15 concentration de 1 % sont rassemblés dans le Tableau II.

TABLEAU II

Caractéristiques rhéologiques des suspensions
en écoulement

20

Echantillon	Nombre de passages	σ_0 (Pa)	η (MPa.s) à 57,6 s^{-1}
1	0	1,4	16
2	6	4,3	186
3	10	7,6	328

25

Il apparaît clairement que l'effet de l'homogénéisation qui est un effet d'individualisation des microfibrilles de cellulose, provoque une amélioration considérable des caractéristiques rhéologiques. Les caractéristiques des microfibrilles sont similaires à celles de l'Exemple 12, sauf que le pourcentage de parois primaires est de 90 %.

EXEMPLE 14 : Stabilité des suspensions

30

Une caractéristique importante des suspensions obtenues selon l'Exemple 12 est la capacité qu'elles ont de constituer des suspensions stables.

De telles suspensions traitées selon l'Exemple 12 ont été conservées pendant plusieurs mois à des concentrations allant de 0,1 % à 7 % sans jamais donner un volume de décantation inférieur à 95 %.

EXEMPLE 15 : Stabilité des suspensions

Une suspension de microfibrilles de cellulose traitée selon l'Exemple 12 a été traitée par une solution d'acide trifluoroacétique 0,1 M à 20°C pendant 2 heures.

5 L'analyse des sucres neutres par les acétates d'alcools correspondants donne un pourcentage de cellulose de 95 %. La suspension obtenue n'est pas stable.

L'acide trifluoroacétique a la caractéristique de permettre l'hydrolyse préférentielle des pectines et hémicelluloses. On constate donc une perte de stabilité en corrélation avec l'hydrolyse de pectines et hémicelluloses.

10 Il apparaît clairement d'après cet exemple que la stabilité de ces suspensions est due à la présence de pectines et hémicelluloses qui se trouvaient liées aux microfibrilles de cellulose.

EXEMPLE 16 : Remise en suspension

Un échantillon tel que préparé selon l'Exemple 12 est prélevé et séché à l'étuve dans un récipient de polyéthylène à fond plat. On obtient au bout de 12 heures à 100°C un
15 film de cellulose sèche. On met ce film (0,2 g) à tremper dans 10 ml d'eau à température ambiante (25°C) et on le triture légèrement avec une baguette de verre. Au bout de 30 minutes on obtient une pâte épaisse. En diluant cette pâte avec de l'eau on obtient une suspension de microfibrilles de cellulose avec des propriétés identiques à la suspension de départ.

20 EXEMPLE 17 : Remise en suspension

Un échantillon tel que préparé selon l'Exemple 12 est prélevé et séché à l'étuve dans un récipient de polyéthylène à fond plat. On obtient au bout de 12 heures à 100°C des films de cellulose sèche. Ces films sont découpés en lambeaux et mis dans un mélangeur WARING BLENDOR avec de l'eau déionisée. Après 15 minutes d'agitation, ces
25 lambeaux sont désintégrés et une suspension de microfibrilles est obtenue avec des propriétés analogues à la suspension de départ.

EXEMPLE 18 (Comparatif) : Remise en suspension

Des échantillons tels que préparés selon l'Exemple 12 sont prélevés et mis à sécher à l'étuve à 60°C pendant 12 heures. On obtient des films de cellulose que l'on traite
30 à l'acide trifluoroacétique, comme dans l'Exemple 15. On remet les films ainsi traités en suspension dans l'eau.

Ces échantillons sont difficiles à disperser et on ne retrouve pas les propriétés initiales de la cellulose.

35 Cet Exemple démontre qu'une cellulose non chargée sortant du cadre de la présente invention, ne peut pratiquement être remise en suspension après déshydratation, sans perte importante de ses propriétés rhéologiques.

EXEMPLE 19 : Réactivité

La cellulose de l'invention, préparée selon l'Exemple 12 a été incubée avec un mélange enzymatique de *Trichoderma reesei* CL-847. Dans un erlenmeyer de 25 ml, on remet en suspension dans 30 ml d'eau distillée, 810 mg de cellulose de l'invention. On agite de façon à obtenir une suspension homogène de microfibrilles de cellulose et on met à équilibrer en température 15 mn à 50°C. La solution enzymatique est préparée en dissolvant 31,10 mg d'enzyme (correspondant à 25 FPU/g de cellulose) dans 15 ml de tampon citrate de sodium à pH = 4,8. La solution est ajoutée au milieu réactionnel qu'on laisse à incubation à 50°C sous agitation horizontale de 50 aller-retours par minute. Après 4 h, 8 h et 24 h de réaction, on prélève 3 ml de milieu réactionnel bien homogène (de façon à ne pas modifier la concentration) que l'on porte dans un cône eppendorf à reflux à 100°C pendant 20 minutes pour dénaturer les enzymes et par conséquent stopper les réactions enzymatiques. On centrifuge pendant 10 minutes à 10 000 g puis on filtre sur membrane cellulosique micropore de porosité de 0,45 µm. Le dosage est réalisé par CLHP en utilisant les standards de glucose et de cellobiose. On constate que la cellulose de l'invention est rapidement hydrolysée par le mélange enzymatique pour donner 0,45 mg de sucres réducteurs (glucose et cellobiose) par mg de cellulose de départ après 4 heures d'hydrolyse, 0,58 mg par mg de cellulose de départ après 8 heures d'hydrolyse et 0,85 mg par mg de cellulose de départ après 24 heures d'hydrolyse.

EXEMPLE 20 : Optimisation du procédé d'obtention de cellulose microfibrillée à partir de pulpe de betterave sur pilote industriel

De la pulpe de betterave déshydratée est mise en suspension dans une solution de soude dont la concentration est comprise entre 1,5 et 2 % en poids par rapport au liquide total.

La quantité d'eau nécessaire est telle que le ratio liquide/solide en poids est d'environ 15 (1 kg de pulpe dans 15 kg d'eau).

Cette remise en suspension s'effectue en cuve agitée. L'ensemble est chauffé à 80°C pendant 2 heures.

La fraction solide de la suspension est ensuite séparée de la fraction liquide par passage dans une essoreuse centrifuge contenant une poche de maille inférieure à 250 µm. Au cours de la centrifugation, le gâteau est rincé.

Le gâteau récupéré est remis en suspension dans une nouvelle solution de soude à 1,5 % de concentration dans un ratio liquide/solide (en MS) identique au précédent.

De même, l'ensemble est porté, sous agitation, à 80°C pendant 2 heures.

On effectue un nouvel essorage avec, cette fois, une toile plus fine (25-100 µm) et le gâteau est rincé à l'eau.

Le gâteau de cellulose est ensuite mis en suspension dans une solution à 3,5 g/l de chlorure de sodium dont le pH a été ajusté à 4-5 avec de l'HCl 33 %. Le ratio liquide/solide (en MS) de cette suspension est toujours d'environ 15.

5 La cellulose blanchie est ensuite récupérée par centrifugation avec une toile de maille 10-30 μm .

Le gâteau est rincé et centrifugé jusqu'à obtention d'un filtrat clair.

10 La cellulose obtenue est ensuite rediluée dans l'eau de façon à ramener à un taux de matières sèches compris entre 3 et 4 %, puis la suspension est passée dans un broyeur à meule FRYMA. Cette étape de broyage permet d'éclater les parois cellulaires et de "pré-homogénéiser" le produit.

La cellulose broyée est ensuite homogénéisée dans un homogénéisateur APV GAULIN à une pression comprise entre 450 et 550 bars. Le produit est préchauffé à une température supérieure à 95°C de telle façon que le produit soit à ébullition au moment de passer à travers l'orifice. Ceci a pour but de créer un phénomène de cavitation.

15 Le produit subit entre 3 et 10 passes en fonction du degré d'homogénéisation voulu.

La cellulose est ensuite concentrée à un taux de matières sèches supérieur à 35 % par passage dans un filtre presse type LAROX ou CHOQUENET.

EXEMPLE 21 : Viscosité comparée des suspensions avant et après séchage

20 On a préparé de la cellulose comme dans l'Exemple 20.

On a préparé des échantillons N° 1 et N° 2 de la façon suivante. On a pressé de la cellulose jusqu'à 40% de matière sèche puis on l'a séchée jusqu'à 60% (échantillon N° 1) et jusqu'à 85% (échantillon N° 2).

25 Les deux échantillons ont été ensuite séchés dans une enceinte climatique à 20°C et à 50% d'humidité relative puis ils ont été broyés pendant 30 secondes dans un moulin à café avant d'être remis en suspension à 2% de matière sèche par l'ULTRA TURRAX pendant 2 minutes.

Le témoin est de la cellulose à 2% de matière sèche homogénéisée à l'ULTRA TURRAX pendant 2 minutes.

30 On a mesuré les viscosités des échantillons N° 1 et N° 2 ainsi que du témoin après 4 heures de repos (caractère thixotropique de la cellulose) par un viscosimètre HAAKE VT 500, dispositif de mesure MV_{B} , avec un gradient de cisaillement de 1,8 s^{-1} .

On a obtenu les résultats suivants :

35 Viscosité du témoin : 25 Pa.s

Viscosité de l'échantillon N° 1 : 25 Pa.s

Viscosité de l'échantillon N° 2 : 22 Pa.s

La cellulose de l'invention séchée à 60% de matière sèche récupère donc 100% de sa viscosité et séchée à 85% de matière sèche, elle récupère 90% de sa viscosité.

La cellulose de la présente invention se distingue ici encore de la cellulose du brevet ITT INDUSTRIES EP 120 471 qui sans additif ne récupère au maximum que 2 à 20% de sa viscosité initiale et qui nécessite un ajout d'au moins 100% en poids d'additif par rapport à la cellulose pour récupérer la quasi totalité de sa viscosité initiale.

EXEMPLE 22 : Extraction de cellulose de pulpe de pomme de terre (après extraction de l'amidon)

Purification de pulpes de pommes de terre

Les pulpes de pommes de terre, dont on a extrait l'amidon, ont été remises en suspension dans de l'eau déionisée. Afin d'obtenir une meilleure hydratation, on a utilisé un mixeur du type WARING BLENDOR équipé d'une hélice à quatre pales, et on a mixé de façon intermittente pendant 45 minutes. La suspension a été ensuite rendue alcaline par addition d'une solution de soude de concentration telle que l'on obtienne une concentration finale en soude de 2 % en poids et un pourcentage de matière sèche de 2,5 % en poids par rapport au liquide total. Cette suspension a été ensuite portée à 80°C pendant 2 heures sous agitation mécanique constante. Après ce traitement, une filtration a été effectuée sur tamis de 0,6 mm. Le résidu a été lavé à l'eau jusqu'à obtention d'un filtrat neutre. Ce traitement alcalin a été répété une deuxième fois. Le résidu solide a été lavé à l'eau jusqu'à obtention d'un filtrat neutre.

Après ce lavage, le résidu solide a été remis en suspension à 2,5 % dans une solution de chlorite de sodium (NaClO_2) à 3,4 g/l, tamponnée par un mélange de soude et d'acide acétique à un pH de 4,9. Cette solution a été portée à 70°C pendant 3 heures sous agitation mécanique constante. Par la suite, la suspension a été filtrée sur un tamis en acier inoxydable puis rincée à l'eau jusqu'à obtention d'un filtrat incolore. Un résidu cellulosique, de 3 à 5 % en poids sec est obtenu par filtration sous pression réduite à l'aide d'un entonnoir BÜCHNER.

Le dosage chimique du résidu cellulosique obtenu indique un pourcentage de 93 % de glucose. Le degré de polymérisation viscosimétriques moyen est de l'ordre de 1000.

Homogénéisation

L'homogénéisation a été effectuée de la même manière que dans l'Exemple 12.

Stabilité des suspensions

Les suspensions de microfibrilles, issues de pulpe de pomme de terre, obtenues selon le protocole ci-dessus constituent des suspensions stables.

Viscosité des suspensions

Pour une suspension à 0,3 % de matière sèche

Brookfield : 250 mPa

30 t/mn Aiguille n°2

5

EXEMPLE 23 : Extraction de cellulose de carotte

1 Kg de carottes à 10 % de MS (soit 100 g de matières sèches) ont été râpées.

Les râpures de carottes ont été mises en suspension dans une solution de soude afin d'obtenir un mélange de 100 g de matières sèches dans 2 litres de solution à 2 % de soude.

10

La suspension a été portée à 90°C pendant 2 heures sous agitation mécanique.

Après ce traitement, on a effectué une séparation liquide/solide par centrifugation. Le résidu solide a été rincé. Il a été ensuite remis en suspension dans une solution de soude à 1,5 % avec un ratio liquide/solide de 15.

15

Le mélange a été de nouveau centrifugé et le résidu solide a été récupéré et rincé.

Après homogénéisation, de la même façon que dans l'Exemple 12, on a obtenu une suspension stable dans l'eau et ayant l'aspect d'un gel.

20

Bien que le procédé de la présente invention ait été décrit et illustré en référence à la pulpe de betterave, de pomme de terre et de carotte, il peut également être appliqué au traitement de n'importe quel parenchyme, par exemple tous les citrus (citrons, pamplemousses, oranges), ainsi que la plupart des fruits et légumes.

REVENDECATIONS

1. Cellulose microfibrillée, caractérisée en ce qu'elle contient au moins environ 80 % de parois primaires et en ce qu'elle est chargée avec des acides carboxyliques.

2. Cellulose microfibrillée selon la revendication 1, caractérisée en ce qu'elle contient au moins environ 85 % de parois primaires.

5 3. Cellulose microfibrillée selon l'une quelconque des revendications 1 et 2, caractérisée en ce que les acides carboxyliques sont des acides uroniques.

4. Cellulose microfibrillée selon la revendication 3, caractérisée en ce que les acides uroniques sont choisis dans le groupe composé de l'acide galacturonique et l'acide glucuronique.

10 5. Cellulose microfibrillée selon l'une quelconque des revendications 1 à 4, caractérisée en ce qu'elle a une cristallinité de 15 à 50 %.

6. Cellulose microfibrillée selon l'une quelconque des revendications 1 à 5, caractérisée en ce qu'elle comprend des microfibrilles ayant une section comprise entre environ 2 et environ 4 nm.

15 7. Procédé de préparation de la cellulose microfibrillée de la revendication 1, à partir de pulpe de végétaux à parois primaires, notamment de pulpe de betterave sucrière après extraction du saccharose, contenant de la cellulose, des pectines, des hémicelluloses, des protéines et des matières minérales, comprenant les étapes de :

20 (a) hydrolyse acide ou basique de la pulpe pour effectuer une extraction partielle des pectines et des hémicelluloses;

(b) récupération du résidu solide de la suspension provenant de l'étape (a);

(c) deuxième extraction, effectuée dans des conditions alcalines, du résidu de matériau cellulosique provenant de l'étape (b), obligatoirement si l'étape (a) est acide, facultativement si l'étape (a) est basique;

25 (d) le cas échéant, récupération du résidu de matériau cellulosique par séparation de la suspension provenant de l'étape (c);

(e) lavage du résidu provenant de l'étape (b) ou, le cas échéant, de l'étape (d);

(f) facultativement, blanchiment du matériau cellulosique provenant de l'étape (e);

30 (g) récupération du matériau cellulosique par séparation de la suspension provenant de l'étape (f);

(h) dilution dans l'eau du matériau cellulosique provenant de l'étape (g) pour obtenir entre 2 et 10% de matière sèche;

(i) homogénéisation de la suspension de cellules provenant de l'étape (h); caractérisé en ce que

(i) l'étape (a) est effectuée à une température comprise entre environ 80°C et 100°C;

(ii) on effectue au moins une extraction alcaline du matériau cellulosique, ledite extraction alcaline étant effectuée avec une base dont la concentration est inférieure à environ 9 % en poids ;

(iii) l'homogénéisation de l'étape (i) est effectuée par mélange ou broyage ou toute opération de cisaillement mécanique élevé, suivi de passage de la suspension de cellules à travers un orifice de petit diamètre, soumettant la suspension à une chute de pression d'au moins 20 MPa et à une action de cisaillement à vitesse élevée suivie d'un impact de décélération à vitesse élevées.

8. Procédé selon la revendication 7, caractérisé en ce que l'étape (a) est effectuée à une température comprise entre environ 70 et 95°C.

9. Procédé selon la revendication 8, caractérisé en ce que l'étape (a) est effectuée à une température égale à environ 80°C.

10. Procédé selon l'une quelconque des revendications 7 à 9, caractérisé en ce que toute étape d'extraction alcaline est effectuée avec une base choisie parmi la soude et la potasse.

11. Procédé selon l'une quelconque des revendications 7 à 10, caractérisé en ce que la concentration de la base utilisée pour toute étape d'extraction alcaline est dans l'intervalle d'environ 1 % à environ 6 % en poids.

12. Procédé selon l'une quelconque des revendications 7 et 11, caractérisé par le fait que l'on ajoute à la suspension à homogénéiser dans l'étape (i) un additif choisi dans le groupe composé des agents dispersants, des suspensoïdes et des agents épaississants solubles dans l'eau.

13. Procédé selon l'une quelconque des revendications 7 et 12, caractérisé par le fait que l'étape d'homogénéisation (i) est effectuée à une température comprise entre 95 et 120°C, de préférence supérieure à 100°C.

14. Procédé selon l'une quelconque des revendications 7 et 13, caractérisé par le fait que l'on effectue avant l'étape (a) un broyage et un tamisage de la pulpe déshydratée pour conserver la fraction ayant une granulométrie comprise entre environ 20 µm et environ 1000 µm, de préférence entre environ 75 µm et 600 µm.

15. Procédé selon l'une quelconque des revendications 7 à 14, caractérisé par le fait que l'on effectue un traitement de blanchiment dans l'étape (f) et que l'on y associe un traitement oxydant à l'ozone ou au peroxyde d'hydrogène.

16. Procédé selon l'une quelconque des revendications 7 à 14, caractérisé par le fait que l'on effectue un traitement de blanchiment dans l'étape (f) et que ce traitement est effectué au moyen d'ozone ou de peroxyde d'hydrogène.

5 17. Procédé selon l'une quelconque des revendications 7 à 16, caractérisé par le fait que l'on effectue après l'étape de lavage (e) ou, le cas échéant, après l'étape de blanchiment (f), un broyage modéré à l'état humide de la suspension cellulosique suivi d'un filtrage avec une ouverture de tamis comprise entre environ 20 et environ 75 μm .

18. Procédé selon l'une quelconque des revendications 7 à 17, caractérisé par le fait que la cellulose issue de l'étape d'homogénéisation (i) est soumise à concentration.

10 19. Procédé selon la revendication 18, caractérisé par le fait que la concentration est effectuée à un taux supérieur à environ 50 % de matières sèches.

20. Procédé selon la revendication 18 ou la revendication 19, caractérisé par le fait que la concentration est effectuée par pressage, filtration ou séchage basse température et humidité contrôlée.

15 21. Procédé selon l'une quelconque des revendications 7 à 20, caractérisé en ce que l'homogénéisation de l'étape (i) est suivie d'une opération de cisaillement élevé.

1/3

FIG. 1

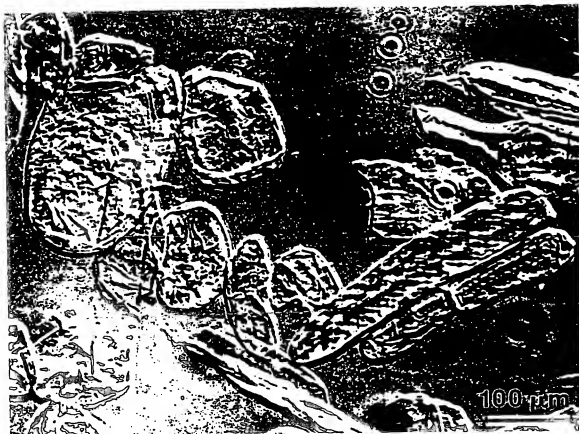


FIG. 2



2/3

FIG. 3

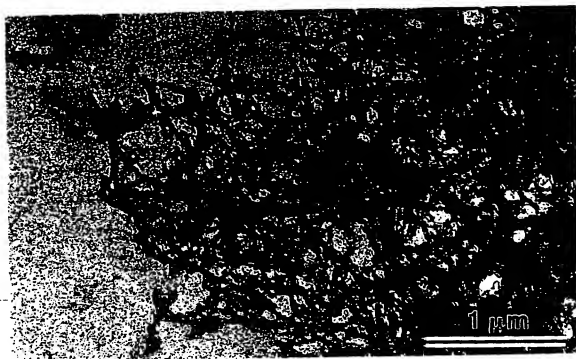


FIG. 4



3/3

FIG. 5

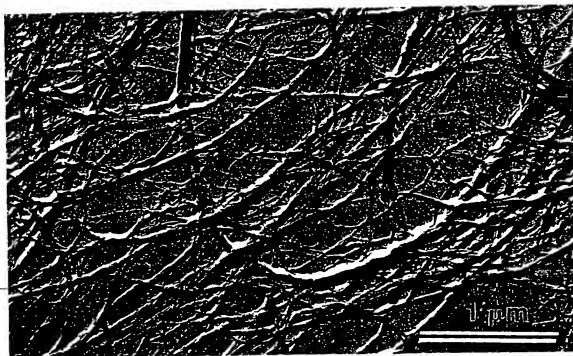
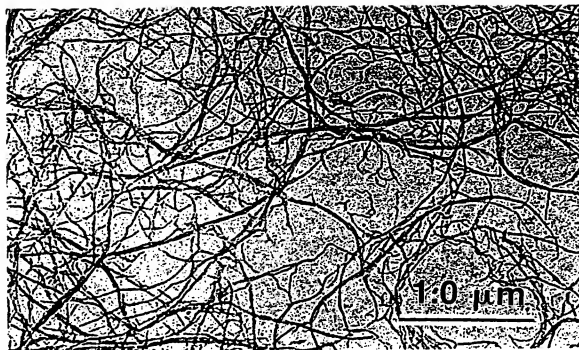


FIG. 6



INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Intern. Application No.
PCT/FR 96/00205A. CLASSIFICATION OF SUBJECT MATTER
IPC 6 D21H11/18 D21C5/00

According to International Patent Classification (IPC) or to both national classification and IPC

B. FIELDS SEARCHED

Minimum documentation searched (classification system followed by classification symbols)
IPC 6 D21H D21C

Documentation searched other than minimum documentation to the extent that such documents are included in the fields searched

Electronic data base consulted during the international search (name of data base and, where practical, search terms used)

C. DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category *	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
A	GB,A,2 066 145 (ITT) 8 July 1981 see the whole document & FR,A,2 475 628 cited in the application ---	1-7
A	EP,A,0 102 829 (WEIBEL MICHAEL K) 14 March 1984 cited in the application see the whole document ---	7-21
A	WO,A,84 03286 (BATTELLE MEMORIAL INSTITUTE) 30 August 1984 see the whole document ---	7-21
A	US,A,4 649 113 (GOULD JOHN M) 10 March 1987 see the whole document ---	7-21
	--- -/-	

☒ Further documents are listed in the continuation of box C.☒ Patent family members are listed in annex.

* Special categories of cited documents:

- "A" document defining the general state of the art which is not considered to be of particular relevance
- "B" earlier document but published on or after the international filing date
- "L" document which may throw doubts on priority claim(s) or which is cited to establish the publication date of another citation or other special reason (as specified)
- "O" document referring to an oral disclosure, use, exhibition or other means
- "P" document published prior to the international filing date but later than the priority date claimed

- "T" later document published after the international filing date or priority date and not in conflict with the application but cited to understand the principle or theory underlying the invention
- "X" document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered novel or cannot be considered to involve an inventive step when the document is taken alone
- "Y" document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered to involve an inventive step when the document is combined with one or more other such documents, such combination being obvious to a person skilled in the art
- "a" document member of the same patent family

Date of the actual completion of the international search

25 April 1996

Date of mailing of the international search report

15.05.96

Name and mailing address of the ISA

European Patent Office, P.B. 5818 Patentaan 2
NL - 2220 HV Rijswijk
Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl,
Fax (+31-70) 340-3016

Authorized officer

Songy, O

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Patent Application No.
PCT/FR 96/00205

C.(Continuation) DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category *	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
A	<p>EP,A,0 415 193 (ASAHI CHEMICAL IND) 6 March 1991 see the whole document -----</p>	

RAPPORT DE RECHERCHE INTERNATIONALE

 Demande internationale No
 PC1/FR 96/00205

 A. CLASSEMENT DE L'OBJET DE LA DEMANDE
 CIB 6 D21H11/18 D21C5/00

Selon la classification internationale des brevets (CIB) ou à la fois selon la classification nationale et la CIB

B. DOMAINES SUR LESQUELS LA RECHERCHE A PORTE

 Documentation minimale consultée (système de classification suivi des symboles de classement)
 CIB 6 D21H D21C

Documentation consultée autre que la documentation minimale dans la mesure où ces documents relèvent des domaines sur lesquels a porté la recherche

Base de données électronique consultée au cours de la recherche internationale (nom de la base de données, et si cela est réalisable, termes de recherche utilisés)

C. DOCUMENTS CONSIDERES COMME PERTINENTS

Catégorie *	Identification des documents cités, avec, le cas échéant, l'indication des passages pertinents	no. des revendications visées
A	GB,A,2 066 145 (ITT) 8 Juillet 1981 voir le document en entier & FR,A,2 475 628 cité dans la demande ---	1-7
A	EP,A,0 102 829 (WEIBEL MICHAEL K) 14 Mars 1984 cité dans la demande voir le document en entier ---	7-21
A	WO,A,84 03286 (BATTELLE MEMORIAL INSTITUTE) 30 Août 1984 voir le document en entier ---	7-21
A	US,A,4 649 113 (GOULD JOHN M) 10 Mars 1987 voir le document en entier ---	7-21
-/--		

☒ Voir la suite du cadre C pour la fin de la liste des documents

☒ Les documents de familles de brevets sont indiqués en cascade

* Catégories spéciales de documents cités:

- "A" document définissant l'état général de la technique, non considéré comme particulièrement pertinent
- "E" document antérieur, mais publié à la date de dépôt international ou après cette date
- "L" document pouvant jeter un doute sur une revendication de priorité ou cité pour déterminer la date de publication d'une autre citation ou pour une raison spéciale (belle qu'importe)
- "O" document se référant à une divulgation orale, à un usage, à une exposition ou tout autre moyen
- "P" document publié avant la date de dépôt international, mais postérieurement à la date de priorité revendiquée

- "T" document ultérieur publié après la date de dépôt international ou la date de priorité et n'appartenant pas à l'état de la technique pertinent, mais cité pour comprendre le principe ou la théorie constituant la base de l'invention
- "X" document particulièrement pertinent; l'invention revendiquée ne peut être considérée comme nouvelle ou comme impliquant une activité inventive par rapport au document considéré isolément
- "Y" document particulièrement pertinent; l'invention revendiquée ne peut être considérée comme impliquant une activité inventive lorsque le document est concerné à la fois ou globalement, autres documents de même nature, cette combinaison étant évidente pour une personne du métier
- "Z" document qui fait partie de la même famille de brevets

Date à laquelle la recherche internationale a été effectivement achevée

25 Avril 1996

Date d'expédition du présent rapport de recherche internationale

15.05.96

 Nom et adresse postale de l'administration chargée de la recherche internationale
 Office Européen des Brevets, P.B. 5010 Patenzon 2
 NL - 2320 HV Rijswijk
 Tél. (+31-70) 340-2040, Tlx. 31 651 epo nl,
 Fax (+31-70) 340-3016

Fonctionnaire autorisé

Songy, O

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International Application No.
PCT/FR 96/00205

Patent document cited in search report	Publication date	Patent family member(s)	Publication date
GB-A-2066145	08-07-81	CA-A- 1141758	22-02-83
		DE-A- 3047351	10-09-81
		FR-A, B 2472628	03-07-81
		JP-C- 1495456	16-05-89
		JP-A- 61215601	25-09-86
		JP-B- 63044763	06-09-88
		JP-C- 1339238	29-09-86
		JP-A- 56100801	13-08-81
		JP-B- 60019921	18-05-85
		US-A- 4374702	22-02-83
EP-A-0102829	14-03-84	US-A- 4831127	16-05-89
		AU-B- 561116	30-04-87
		AU-B- 1850583	08-03-84
		CA-A- 1228558	27-10-87
		DE-A- 3374703	07-01-88
		JP-B- 6039482	25-05-94
		JP-A- 59080402	09-05-84
		US-A- 4923981	08-05-90
		US-A- 5008254	16-04-91
		US-A- 4629575	16-12-86
WO-A-8403286	30-08-84	CH-A- 653690	15-01-86
		EP-A- 0139658	08-05-85
US-A-4649113	10-03-87	CA-A- 1242191	20-09-88
		US-A- 4806475	21-02-89
EP-A-0415193	06-03-91	AU-B- 629383	01-10-92
		AU-B- 6102590	21-02-91
		CA-A- 2023437	18-02-91
		DE-D- 69024284	01-02-96
		FI-B- 95298	29-09-95
		JP-A- 3163135	15-07-91
		JP-B- 6011793	16-02-94
		US-A- 5123962	23-06-92

RAPPORT DE RECHERCHE INTERNATIONALE

Internationale No
PCT/FR 96/00205

C.(note) DOCUMENTS CONSIDERES COMME PERTINENTS

Catégorie *	Identification des documents cités, avec, le cas échéant, l'indication des passages pertinents	no. des revendications visées
-------------	--	-------------------------------

A	EP,A,0 415 193 (ASAHI CHEMICAL IND) 6 Mars 1991 voir le document en entier -----	
---	--	--

RAPPORT DE RECHERCHE INTERNATIONALE

Demande internationale No
PCT/FR 96/00205

Document brevet cité au rapport de recherche	Date de publication	Membre(s) de la famille de brevet(s)	Date de publication
GB-A-2066145	08-07-81	CA-A- 1141758	22-02-83
		DE-A- 3047351	10-09-81
		FR-A,B 2472628	03-07-81
		JP-C- 1495456	16-05-89
		JP-A- 61215601	25-09-86
		JP-B- 63044763	06-09-88
		JP-C- 1339238	29-09-86
		JP-A- 56100801	13-08-81
		JP-B- 60019921	18-05-85
		US-A- 4374702	22-02-83
EP-A-0102829	14-03-84	US-A- 4831127	16-05-89
		AU-B- 561116	30-04-87
		AU-B- 1850583	08-03-84
		CA-A- 1228558	27-10-87
		DE-A- 3374703	07-01-88
		JP-B- 6039482	25-05-94
		JP-A- 59080402	09-05-84
		US-A- 4923981	08-05-90
		US-A- 5008254	16-04-91
		US-A- 4629575	16-12-86
WO-A-8403286	30-08-84	CH-A- 653690	15-01-86
		EP-A- 0139658	08-05-85
US-A-4649113	10-03-87	CA-A- 1242191	20-09-88
		US-A- 4806475	21-02-89
EP-A-0415193	06-03-91	AU-B- 629383	01-10-92
		AU-B- 6102590	21-02-91
		CA-A- 2023437	18-02-91
		DE-D- 69024284	01-02-96
		FI-B- 95298	29-09-95
		JP-A- 3163135	15-07-91
		JP-B- 6011793	16-02-94
		US-A- 5123962	23-06-92